

### **Remarks**

Claims 15-36 are pending. Favorable reconsideration is respectfully requested.

The claims are rejected under 35 U.S.C. § 102(b). Claim 15 has been amended to recite that the emulsifier is present in an amount of 0.3 to 0.6 wt. %, a range which is clearly outside the range taught by the abstract of JP 0 208 4 483. As the abstract does not teach or suggest this range, claim 15 and claims dependent thereon should be allowable. Support for the amendment may be found on page 8, lines 21-22, and thus no issue of new matter is raised by virtue of this amendment.

Claim 17 has been amended to be independent, incorporating all the limitations of base claim 15 and intervening claim 16. The language corresponding to claim 15 which is added to claim 17 is the language prior to the present amendment. Thus, claim 17 is unchanged in scope. Applicants submit that the Abstract of JP '483 does not teach or suggest any auxiliary monomer in the range of 0.05 to 10% by weight, the presence of which is required by claim 17 (both prior to and subsequent to this amendment). Therefore, the rejection of claim 17 under 35 U.S.C. § 102(b) must be withdrawn, as also must the rejections of claims dependent on claim 17, i.e. claims 18-20. This amendment raises no new issues, as the scope of claim 17 is unchanged.

Claim 34 has been amended to be independent, incorporating all the limitations of its base claim 15 (prior to amendment herein), thus raising no new issues. Claims 34 and 35 are thus exactly the same scope as presented earlier. At 1% emulsifier based on dispersion weight, and a dispersion solids content of 55% to 75% (claim 34) or about 55% (claim 35), the amount of emulsifier claimed is below the range of 2-30% based on 100% solids of the JP abstract, and does not even touch the range of the abstract (which range may be erroneous anyway). Thus, claims 34 and 35 should be allowable, and should have been allowed in the last Office Action, as the scope of these claims is unchanged. As indicated previously, making

these claims independent raises no issues which were not present earlier with regards to any rejection over the prior art.

Applicants further note that there is no mention of the subject matter of claim 18 (post-crosslinking and precrosslinking auxiliary monomers); 19 (specific post-crosslinking monomers); 20 (specific precrosslinking monomers); claim 22 (specific emulsifiers); claims 24, 25 (specific protective colloids); claims 26 (polymerization conducted in presence of emulsifiers) claims 27 and 36 (spray drying to a redispersible powder). If the rejections of these claims are to be maintained, the Office must point with particularity to those portions of the abstract which disclose the limitations of each of these claims. Applicants pointed this out in their last response on pages 6-7, particularly the last paragraph of page 7.

Applicants submit that all the claims are now in condition for allowance. The amendment to claim 15 was not made previously as it was believed that the prior claim was allowable over what one skilled in the art would have gleaned from the JP patent. Applicants did not and still do not have a translation of the Japanese application for which the brief English language abstract has been supplied. Per the Board of Patent Appeals and Interferences, if the rejection is to be maintained, a translation of the underlying document and not merely the abstract must be supplied. If the rejection is to be maintained, Applicants respectfully request an English translation of the application, timely received, in order that appeal may be timely instituted. This request was previously made on page 7 of Applicants' last response. However, in view of the present claim amendments, an allowance is believed to be in order.

Finally, Applicants wish to point out that the corresponding European application with claims coextensive with those originally filed in the present U.S. case have been examined and granted. No opposition has been filed. While Applicants' attorney recognizes that results in a foreign jurisdiction are not controlling in the U.S., the grant of the EU application is certainly worth noting in view of the overall similarities between EPO and

U.S. patent law. A copy of the EP application is enclosed. Claims are presented in German, French, and English.

Applicants submit that the claims are now in condition for Allowance, and respectfully request a Notice to that effect. If the Examiner believes that further discussion will advance the prosecution of the Application, the Examiner is highly encouraged to telephone Applicants' attorney at the number given below.

Respectfully submitted,  
**THOMAS KOHLER ET AL.**

By 

William G. Conger  
Reg. No. 31,209  
Attorney for Applicant

Date: December 8, 2005

**BROOKS KUSHMAN P.C.**  
1000 Town Center, 22nd Floor  
Southfield, MI 48075-1238  
Phone: 248-358-4400  
Fax: 248-358-3351

Enclosure: EP counterpart patent

(19)



Europäisches Patentamt  
European Patent Office  
Office européen des brevets



(11)

**EP 1 212 383 B1**

(12)

**EUROPÄISCHE PATENTSCHRIFT**

(45) Veröffentlichungstag und Bekanntmachung des Hinweises auf die Patenterteilung:  
**07.01.2004 Patentblatt 2004/02**

(51) Int Cl.7: **C09J 151/00, C08F 6/14, C08F 261/04**

(21) Anmeldenummer: **00964137.4**

(86) Internationale Anmeldenummer:  
**PCT/EP2000/008753**

(22) Anmeldetag: **07.09.2000**

(87) Internationale Veröffentlichungsnummer:  
**WO 2001/018143 (15.03.2001 Gazette 2001/11)**

(54) **VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON KLEBMITTELN MIT VERBESSERTER ADHÄSION**  
**METHOD FOR PRODUCING ADHESIVES HAVING IMPROVED ADHESION**  
**PROCEDE DE PRODUCTION D'ADHESIFS A ADHERENCE AMELIOREE**

(84) Benannte Vertragsstaaten:  
**AT BE CH CY DE DK ES FI FR GB GR IE IT LI LU MC NL PT SE**

• **HÖFLER, Heinz**  
**84489 Burghausen (DE)**

(30) Priorität: **09.09.1999 DE 19943104**

(74) Vertreter: **Schuderer, Michael, Dr. et al**  
**Wacker-Chemie GmbH**  
**Zentralabteilung Patente**  
**Marken und Lizenzen**  
**Hanns-Seidel-Platz 4**  
**81737 München (DE)**

(43) Veröffentlichungstag der Anmeldung:  
**12.06.2002 Patentblatt 2002/24**

(73) Patentinhaber: **Wacker-Chemie GmbH**  
**81737 München (DE)**

(56) Entgegenhaltungen:  
**EP-A- 0 761 697 DE-A- 19 649 419**  
**US-A- 4 133 791**

(72) Erfinder:  
• **KÖHLER, Thomas**  
**84556 Kastl (DE)**

Anmerkung: Innerhalb von neun Monaten nach der Bekanntmachung des Hinweises auf die Erteilung des europäischen Patents kann jedermann beim Europäischen Patentamt gegen das erteilte europäische Patent Einspruch einlegen. Der Einspruch ist schriftlich einzureichen und zu begründen. Er gilt erst als eingelegt, wenn die Einspruchsgebühr entrichtet worden ist. (Art. 99(1) Europäisches Patentübereinkommen).

**Beschreibung**

**[0001]** Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von Klebmitteln mit verbesserter Adhäsion sowie die Verwendung der damit erhältlichen Klebmittel in Papier-, Verpackungs-, Holz- und Textilklebstoffen sowie in Bauklebern.

**[0002]** Polyvinylalkohol-stabilisierte Vinylacetat-Ethylen-Copolymere werden in Form deren wässrigen Dispersionen häufig zur Verklebung von Papier bzw. Verpackungsmaterialien eingesetzt. Nachteilig ist allerdings, daß die Adhäsion zur Verklebung mit Kunststoffoberflächen häufig nicht ausreichend ist. Für gewöhnlich werden zur Verbesserung der Adhäsion weichmachende Zusätze zugegeben, das Klebmittel mit Polyacrylatdispersion modifiziert oder durch den Einbau von größeren Mengen Ethylen in das Vinylacetat-Ethylen-Copolymere dessen Glasübergangstemperatur herabgesetzt. Nachteilig bei diesen Maßnahmen ist allerdings die deutliche Verminderung der Kohäsion der Klebmittel.

**[0003]** Aus der DE-A 19825052 ist bekannt, die Adhäsion von Klebmitteln auf der Basis von Polyvinylalkohol-stabilisierten Polymerdispersionen dadurch zu verbessern, daß Vinylester von alpha-verzweigten, tertiären Monocarbonsäuren mit 11 C-Atomen copolymerisiert werden.

**[0004]** In der EP-A 385734 wird vorgeschlagen, zur Verbesserung der Adhäsion an unpolaren Substanzen Klebmittel auf Basis von Vinylacetat-Ethylen-Copolymerdispersionen einzusetzen, welche in Gegenwart einer definierter Menge an teilverseiftem Polyvinylalkohol und eines nichtionischen Polyoxyethylens mit definiertem HLB-Wert hergestellt worden sind. Nachteilig ist, daß nur eine geringfügige Verbesserung der Adhäsion bei schlechterer Wärmestandfestigkeit erreicht wird.

**[0005]** In der JP-B 95/068504 werden Klebmittel beschrieben, welche 14 bis 30 Gew.-% nichtionogenen Emulgator, bezogen auf den Polymeranteil einer wäßrigen Polymerdispersion enthalten. Der gravierende Nachteil dieser Vorgehensweise ist, daß bei den großen Mengen an zugegebenen Emulgator die Abbindung und die Wärmestandfestigkeit drastisch verschlechtert werden.

**[0006]** Es bestand die Aufgabe, die Adhäsion von Klebmitteln, insbesondere auf der Basis von Polyvinylalkohol-stabilisierten Vinylacetat-Ethylen-Copolymeren, zu verbessern, ohne einen dramatischen Abfall der Kohäsion zu erhalten.

**[0007]** Gegenstand der Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung von Klebmitteln mit verbesserter Adhäsion, in Form deren wässrigen Dispersionen oder in Wasser redispersierbaren Dispersionspulver, durch Emulsionspolymerisation von einem oder mehreren Monomeren aus der Gruppe der Vinylester von unverzweigten und verzweigten Carbonsäuren mit 1 bis 12 C-Atomen, der Ester der Acrylsäure und Methacrylsäure mit verzweigten und unverzweigten Alkoholen mit 1 bis 12 C-Atomen, Vinylaromaten, Vinylhalogenide, Diene und alpha-Olefine, in Gegenwart von Polyvinylalkohol und gegebenenfalls Trocknung der damit erhältlichen Dispersion, dadurch gekennzeichnet, daß nach Abschluß der Polymerisation zu der Dispersion 0.3 bis 3.0 Gew.-% bezogen auf das Gesamtgewicht der Dispersion, ein oder mehrere Emulgatoren aus der Gruppe umfassend Alkylsulfate mit 8 bis 18 C-Atomen, Alkyl- und Alkylarylethersulfate mit 8 bis 18 C-Atomen im hydrophoben Rest und 1 bis 50 Ethylenoxideinheiten, Alkylsulfonate mit 8 bis 18 C-Atomen, Alkylarylsulfonate mit 8 bis 18 C-Atomen, Ester und Halbestere der Sulfobromsteinsäure mit einwertigen Alkoholen oder Alkylphenolen mit 4 bis 15 C-Atomen im Alkylrest, Alkyl- und Alkylarylphosphate mit 8 bis 20 C-Atomen im organischen Rest, Alkylether- und Alkylaryletherphosphate mit 8 bis 20 C-Atomen im Alkyl- oder Alkylarylrest und 1 bis 50 EO-Einheiten, Alkylpolyglykolether bevorzugt mit 5 bis 40 EO-Einheiten und Alkylresten mit 8 bis 20 C-Atomen, Alkylarylpolyglykolether mit 5 bis 40 EO-Einheiten und 8 bis 20 C-Atomen in den Alkyl- und Arylresten, zugegeben werden.

**[0008]** Bevorzugte Vinylester sind Vinylacetat, Vinylpropionat, Vinylbutyrat, Vinyl-2-ethylhexanoat, Vinylaurat, 1-Methylvinylacetat, Vinylpivalat und Vinylester von alpha-verzweigten Monocarbonsäuren mit 5 bis 11 C-Atomen, beispielsweise VeoVa9, VeoVa10 (Handelsnamen der Fa. Shell). Besonders bevorzugt ist Vinylacetat.

**[0009]** Bevorzugte Methacrylsäureester oder Acrylsäureester sind Methylacrylat, Methylmethacrylat, Ethylacrylat, Ethylmethacrylat, Propylacrylat, Propylmethacrylat, n-Butylacrylat, t-Butylacrylat, n-Butylmethacrylat, t-Butylmethacrylat, 2-Ethylhexylacrylat. Besonders bevorzugt sind Methylacrylat, Methylmethacrylat, n-Butylacrylat und 2-Ethylhexylacrylat.

**[0010]** Bevorzugte Diene sind 1,3-Butadien und Isopren. Als Olefine bevorzugt sind Ethen und Propen. Bevorzugte Vinylaromaten sind Styrol, Methylstyrol, Vinyltoluol, insbesondere Styrol. Als Vinylhalogenid wird Vinylchlorid bevorzugt.

**[0011]** Gegebenenfalls können noch 0.05 bis 10.0 Gew.-%, bezogen auf das Gesamtgewicht der Monomeren, Hilfsmonomere aus der Gruppe umfassend ethylenisch ungesättigte Mono- und Dicarbonsäuren und deren Amide, wie Acrylsäure, Methacrylsäure, Maleinsäure, Fumarsäure, Itaconsäure, Acrylamid, Methacrylamid; ethylenisch ungesättigte Sulfonsäuren bzw. deren Salze, vorzugsweise Vinylsulfonsäure, 2-Acrylamidopropansulfonat und N-Vinylpyrrolidon copolymerisiert werden.

**[0012]** Weitere Beispiele für Hilfsmonomere in den angegebenen Mengen sind nachvernetzende Comonomere wie Acrylamidoglykolsäure (AGA), Methacrylamidoglykolsäuremethylester (MAGME), N-Methylolacrylamid (NMA), N-Me-

## EP 1 212 383 B1

thylolmethacrylamid (NMMA), N-Methylolallylcarbamate, Alkylether von N-Methylolacrylamid oder N-Methylolmethacrylamid wie deren Isobutoxyether oder n-Butoxyether. Weitere Beispiele sind vorvernetzende Comonomere wie mehrfach ethylenisch ungesättigte Comonomere, beispielsweise Divinyladipat, Diallylmalat, Allylmethacrylat oder Triallylcyanurat. Bevorzugt werden die vernetzenden Comonomere in einer Menge von 0.1 bis 3.0 Gew.-%, bezogen auf das Gesamtgewicht der Comonomere, eingesetzt.

**[0013]** Weitere Beispiele für Hilfsmonomere in den angegebenen Mengen sind hydrophobierende und anvernetzende Alkoxysilan-funktionelle Monomere wie Acryloxypropyltri(alkoxy)- und Methacryloxypropyltri(alkoxy)-Silane, Vinyltrialkoxysilane und Vinylmethyldialkoxysilane, wobei als Alkoxygruppen beispielsweise Methoxy-, Ethoxy-, Methoxyethylen-, Ethoxyethylen-, Methoxypropylenglykolether- und Ethoxypropylenglykolether-Reste enthalten sein können. Bevorzugt werden Vinyltriethoxysilan und gamma-Methacryloxypropyltriethoxysilan.

**[0014]** Die Polymerzusammensetzung wird im allgemeinen so gewählt, daß eine Glasübergangstemperatur  $T_g$  von  $-30^\circ\text{C}$  bis  $+40^\circ\text{C}$  resultiert. Die Glasübergangstemperatur  $T_g$  der Polymerisate kann in bekannter Weise mittels Differential Scanning Calorimetry (DSC) ermittelt werden. Die  $T_g$  kann auch mittels der Fox-Gleichung näherungsweise vorausberechnet werden. Nach Fox T. G., Bull. Am. Physics Soc. 1, 3, page 123 (1956) gilt:  $1/T_g = x_1/T_{g1} + x_2/T_{g2} + \dots + x_n/T_{gn}$ , wobei  $x_n$  für den Massebruch (Gew%/100) des Monomers n steht, und  $T_{gn}$  die Glasübergangstemperatur in Grad Kelvin des Homopolymers des Monomer n ist.  $T_g$ -Werte für Homopolymersate sind in Polymer Handbook 3rd Edition, J. Wiley & Sons, New York (1989) aufgeführt.

**[0015]** Bevorzugte Monomerzusammensetzungen enthalten:

Vinylacetat, oder  
Vinylacetat und Ethylen mit 40 bis 99 Gew.-% Vinylacetat und einem Ethylengehalt von 1 bis 60 Gew.-%; oder  
Ethylen und Vinylchlorid mit einem Ethylengehalt von 1 bis 40 Gew.-% und einem Vinylchlorid-Gehalt von 50 bis 90 Gew.-%; oder  
Vinylacetat und weitere Vinylester mit 30 bis 75 Gew.-% Vinylacetat und 1 bis 50 Gew.-% eines oder mehrerer copolymerisierbarer Vinylester aus der Gruppe umfassend Vinylacrylat, Vinylpivalat, Vinyl-2-ethylhexansäureester, Vinylester einer alpha-verzweigten Carbonsäure mit 5 bis 11 C-Atomen, gegebenenfalls noch 1 bis 40 Gew.-% Ethylen; oder  
Vinylacetat und Acrylsäureester mit 30 bis 90 Gew.-% Vinylacetat und 1 bis 60 Gew.-% Acrylsäureester, insbesondere n-Butylacrylat oder 2-Ethylhexylacrylat, gegebenenfalls noch 1 bis 40 Gew.-% Ethylen; oder  
n-Butylacrylat oder 2-Ethylhexylacrylat; oder Methylmethacrylat und n-Butylacrylat und/oder 2-Ethylhexylacrylat; oder  
Vinylchlorid und Acrylsäureester, insbesondere n-Butylacrylat oder 2-Ethylhexylacrylat; oder  
Styrol und Butadien mit einem Styrol-Gehalt von 10 bis 70 Gew.-%; oder  
Styrol und Acrylsäureester wie n-Butylacrylat oder 2-Ethylhexylacrylat mit einem Styrol-Gehalt von jeweils 10 bis 70 Gew.-%.  
Die Angaben in Gew.-% addieren sich dabei gegebenenfalls mit dem Anteil an den genannten Hilfsmonomeren auf 100 Gew.-% auf.

**[0016]** Am meisten bevorzugt wird die Copolymerisation von Vinylacetat und Ethylen mit 40 bis 99 Gew.-% Vinylacetat und einem Ethylengehalt von 1 bis 60 Gew.-%, wobei gegebenenfalls noch ein oder mehrere der genannten Hilfsmonomere copolymerisiert werden können.

**[0017]** Geeignete Emulgatoren sind anionische, kationische oder nichtionische Emulgatoren oder deren Gemische, beispielsweise:

- 1) Alkylsulfate, besonders solche mit einer Alkylkettenlänge von 8 bis 18 C-Atomen, Alkyl- und Alkylarylethersulfate mit 8 bis 18 C-Atomen im hydrophoben Rest und 1 bis 50 Ethylenoxideinheiten.
- 2) Sulfonate, besonders Alkylsulfonate mit 8 bis 18 C-Atomen, Alkylarylsulfonate mit 8 bis 18 C-Atomen, Ester und Halbester der Sulfobernsteinsäure mit einwertigen Alkoholen oder Alkylphenolen mit 4 bis 15 C-Atomen im Alkylrest; gegebenenfalls können diese Alkohole oder Alkylphenole auch mit 1 bis 40 Ethylenoxideinheiten ethoxyliert sein.
- 3) Phosphorsäureester und deren Alkali- und Ammoniumsalze, besonders Alkyl- und Alkylarylphosphate mit 8 bis 20 C-Atomen im organischen Rest, Alkylether- und Alkylaryletherphosphate mit 8 bis 20 C-Atomen im Alkyl- bzw. Alkylarylrest und 1 bis 50 EO-Einheiten.
- 4) Alkylpolyglykolether bevorzugt mit 5 bis 40 EO-Einheiten und Alkylresten mit 8 bis 20 C-Atomen.
- 5) Alkylarylpolyglykolether bevorzugt mit 5 bis 40 EO-Einheiten und 8 bis 20 C-Atomen in den Alkyl- und Arylresten.

**[0018]** Bevorzugt werden Alkylpolyglykolether, besonders bevorzugt mit 5 bis 40 EO-Einheiten und Alkylresten mit 8 bis 20 C-Atomen, Alkylarylpolyglykolether, besonders bevorzugt mit 5 bis 40 EO-Einheiten und 8 bis 20 C-Atomen

in den Alkyl- und Arylresten, wie Nonylphenoethoxylate und Isotridecylethoxylate mit 1 bis 50 Ethylenoxideinheiten. Ebenfalls bevorzugt werden Ester und Halbester der Sulfobernsteinsäure mit einwertigen Alkoholen, Alkylphenolen mit 4 bis 15 C-Atomen im Alkylrest, oder ethoxylierten Alkoholen.

**[0019]** Die Herstellung nach dem Emulsionspolymerisationsverfahren wird in herkömmlichen Reaktoren oder Druckreaktoren in einem Temperaturbereich von 30°C bis 120°C durchgeführt und mit den für die Emulsionspolymerisation üblicherweise eingesetzten Methoden eingeleitet. Im Falle der Copolymerisation von gasförmigen Monomeren wie Ethylen wird vorzugsweise bei einem Druck von 5 bis 85 bar(abs.) gearbeitet. Die Initiierung erfolgt mittels der gebräuchlichen, zumindest teilweise wasserlöslichen Radikalbildner, die vorzugsweise in Mengen von 0.01 bis 3.0 Gew.-% bezogen auf das Gesamtgewicht der Monomeren, eingesetzt werden. Beispiele hierfür sind Kaliumpersulfat, Natriumpersulfat, Wasserstoffperoxid, t-Butylperoxid, t-Butylhydroperoxid; Kaliumperoxodiphosphat, Azobisisobutyronitril. Gegebenenfalls können die genannten radikalischen Initiatoren auch in bekannter Weise mit 0.01 bis 0.5 Gew.-%, bezogen auf das Gesamtgewicht der Monomeren, Reduktionsmittel kombiniert werden. Geeignet sind zum Beispiel Alkaliformaldehydsulfoxylate und Ascorbinsäure, Isoascorbinsäure. Bei der Redoxinitiierung werden dabei vorzugsweise eine oder beide Redox-Katalysatorkomponenten während der Polymerisation dosiert.

**[0020]** Die Polymerisation erfolgt in Gegenwart von Polyvinylalkohol als Schutzkolloid, im allgemeinen in einer Menge von 0.1 bis 15 Gew.-%, vorzugsweise 1 bis 10 Gew.-%, bezogen auf das Gesamtgewicht der Monomere. Bevorzugt werden teilverseifte Polyvinylalkohole mit einem Gehalt von 75 bis 95 Mol-%, Vinylalkoholeinheiten und einer Höppler-Viskosität von 3 bis 60 mPas (4 %-ige wässrige Lösung, Methode nach Höppler gemäß DIN 53015), gegebenenfalls in Kombination mit vollverseiften Polyvinylalkoholen mit einem Hydrolysegrad von größer 95 Mol-%, vorzugsweise 98 bis 100 Mol-%.

**[0021]** Die Polymerisation wird bevorzugt ohne Emulgator durchgeführt. Es könne aber auch alle üblicherweise bei der Emulsionspolymerisation verwendeten Emulgatoren während der Polymerisation eingesetzt werden. Geeignete Emulgatoren sind die oben erwähnten anionischen, kationischen und nichtionischen Emulgatoren, in den dafür üblichen Mengen von 0.1 bis 6 Gew.-%, bezogen auf das Gesamtgewicht der Monomeren. Der für die Polymerisation gewünschte pH-Bereich, der im allgemeinen zwischen 2.5 und 10, vorzugsweise 3 und 8, liegt, kann in bekannter Weise durch Säuren, Basen und übliche Puffersalze, wie Alkaliphosphate oder Alkalicarbonat, eingestellt werden. Zur Molekulargewichtseinstellung können bei der Polymerisation die üblicherweise verwendeten Regler, zum Beispiel Mercaptane, Aldehyde und Chlorkohlenwasserstoffe zugesetzt werden.

**[0022]** Die Polymerisation kann, unabhängig vom gewählten Polymerisationsverfahren, diskontinuierlich oder kontinuierlich, mit oder ohne Verwendung von Saatlatices, unter Vorlage aller oder einzelner Bestandteile des Reaktionsgemisches, oder unter teilweiser Vorlage und Nachdosierung der oder einzelner Bestandteile des Reaktionsgemisches, oder nach dem Dosierverfahren ohne Vorlage durchgeführt werden. Der Festgehalt der so erhältlichen Dispersion beträgt 20 bis 75 %.

**[0023]** Nach Abschluß der Polymerisation werden 0.3 bis 3.0 Gew.-%, vorzugsweise 0.6 bis 1.5 Gew.-%, jeweils bezogen auf das Gesamtgewicht der Dispersion, ein oder mehrere Emulgatoren aus der Gruppe der oben genannten anionischen, kationischen und nichtionischen Emulgatoren zugegeben.

**[0024]** Zur Herstellung von pulverförmigen Klebemitteln kann die mit Emulgator modifizierte, wässrige Dispersion anschließend getrocknet werden. Die Trocknung der Dispersion kann mittels Sprühtrocknung, Gefriertrocknung oder Wirbelschichttrocknung erfolgen. Bevorzugt wird die Sprühtrocknung in üblichen Sprühtrocknungsanlagen, wobei die Zerstäubung mittels Ein-, Zwei- oder Mehrstoffdüsen oder mit einer rotierenden Scheibe erfolgen kann. Die Austrittstemperatur wird im allgemeinen im Bereich von 55°C bis 100°C, bevorzugt 65°C bis 90°C, je nach Anlage, Tg des Harzes und gewünschtem Trocknungsgrad, gewählt.

**[0025]** Zur Sprühtrocknung wird die Dispersion des Polymerisats mit einem Festgehalt von vorzugsweise 20 % bis 75 % gemeinsam mit Schutzkolloiden als Verdüsungshilfe versprüht und getrocknet werden. Als Schutzkolloide können dabei beispielsweise teilverseifte Polyvinylalkohole, Polyvinylpyrrolidone, Stärken, Melaminformaldehydsulfonate, Naphthalin-formaldehydsulfonate eingesetzt werden. Bevorzugt werden bei diesem Verfahrensschritt 5 bis 20 Gew.-% Schutzkolloid, bezogen auf das Polymerisat, zugesetzt. Gegebenenfalls können noch Zusätze dem Polymerpulver zugegeben werden. Beispiele für Zusatzstoffe zur Modifizierung sind Antiblockmittel, Farbstoffe, Pigmente, Weichmacher, Verfilmungshilfsmittel, Antischaummittel, Katalysatoren, Rheologiehilfsmittel, Verdickungsmittel und Haftmittel.

**[0026]** Die erfindungsgemäßen wässrigen Dispersionen und in Wasser redispersierbaren Redispersionspulver eignen sich als Klebemittel zum Verkleben unterschiedlicher Substrate; beispielsweise Holz, Pappe, Papier und Fasermaterialien. Besonders geeignet sind die Dispersionen und Pulver als Papierklebstoffe, Verpackungsklebstoffe, Buchbindeklebstoffe, Holzklebstoffe, Parkettklebstoffe, als Klebemittel für Fasermaterialien und als Klebemittel im Baubereich, beispielsweise Fliesenkleber.

**[0027]** Für diese Anwendungen können die Dispersionen bzw. Pulver mit den entsprechenden Zusatzstoffen modifiziert werden. Geeignete Zusatzstoffe sind Füllstoffe wie Kreide oder Gips. Weiter können Netzmittel, Dispergiernmittel, Verdicker, Entschäumer und/oder Konservierungsstoffe zugegeben werden.

**[0028]** Überraschend ist die verbesserte Adhäsion der Klebstoffe auf unterschiedlichen Substraten, die bei nach-

## EP 1 212 383 B1

tröglichem Zusatz bereits sehr geringer Mengen an Emulgatoren beobachtet wird. Werden die Emulgatoren bereits während der Polymerisation der Polymerdispersion eingesetzt, so tritt dieser Effekt der Adhäsionsverbesserung in weit geringerem Ausmaß auf, und Abbindegeschwindigkeit und Kohäsion nehmen deutlich ab. Bei Einsatzmengen oberhalb 1.5 Gew.-% Emulgator, bezogen auf Dispersion, bleibt die Adhäsionssteigerung zwar erhalten, aber Abbindegeschwindigkeit und Kohäsion nehmen im Vergleich zur unmodifizierten Dispersion ab.

Die nachfolgenden Beispiele dienen zur weiteren Erläuterung der Erfindung:

Herstellung der Klebemitteldispersionen:

**[0029]** In einem Druckreaktor wurden 5 Gewichtsteile eines teilverseiften Polyvinylalkohols mit einem Hydrolysegrad von 90 Mol%, 104 Gewichtsteile Wasser und 100 Gewichtsteile Vinylacetat vorgelegt. Es wurde auf 50°C aufgeheizt und Ethylen mit einem Druck von 50 bar aufgepreßt. Nach Erreichen des Temperaturgleichgewichts wurde eine Lösung von 0.2 Gewichtsteilen Kaliumpersulfat in 5.8 Gewichtsteilen Wasser und eine Lösung von 0.1 Gewichtsteilen Ascorbinsäure in 5.8 Gewichtsteilen Wasser zudosiert. Nach Beendigung der Polymerisation resultierte eine Dispersion mit einem Feststoffgehalt von 55 % und einer Copolymerzusammensetzung von 18 Gew.-% Ethylen und 82 Gew.-% Vinylacetat.

**[0030]** Die Klebemittel für die Beispiele 2 bis 10, und die Vergleichsbeispiele 11 und 15, wurden durch nachträgliche Zugabe von Emulgator in der in Tabelle 1 angegebenen Art und Menge (Gew.-% Emulgator bezogen auf Gesamtgewicht der Polymerdispersion), hergestellt.

Für die Klebemittel der Vergleichsbeispiele 12 bis 14 wurden die angegebenen Emulgatoren in der angegebenen Menge bereits während der Polymerisation zugegeben.

In Vergleichsbeispiel 1 wurde weder während, noch nach der Polymerisation Emulgator zugegeben.

Zur Testung der Klebemittel wurden folgende Testverfahren eingesetzt:

Bestimmung der Haftungssumme (HS):

**[0031]** Papierteststreifen (10 mm x 50 mm) wurden mit je 50 µm Schichtdicke der zu prüfenden Klebstoffe bestrichen und auf 7 verschiedene Kunststoffolien geklebt. Nach 2 Stunden Trockenzeit wurde die Teststreifen abgezogen und dabei die Haftfestigkeit wie folgt beurteilt:

1 = sehr gute Haftung, 100 % Materialausriß

2 = gute Haftung, überwiegend Materialausriß

3 = Haftung, Trennung mit Widerstand ohne Materialausriß

4 = keine Haftung, Abplatzen

Durch Addition der 7 Beurteilungswerte wurde die Haftungssumme erhalten.

**[0032]** Bestimmung der Abbindegeschwindigkeit (AZG):

Während des Abbindevorganges eines Dispersionsklebstoffes nimmt die Festigkeit der Klebung zu. Der Abbindevorgang kann durch die Änderung der Festigkeit einer Klebfuge in Abhängigkeit von der Zeit beschrieben werden. Dazu wurde die Zeit bestimmt, bei der einer Verklebungsfläche von 1 cm<sup>2</sup> einer beschleunigungsfreien Belastung von 2 N senkrecht zur Klebfläche gerade standhält. Der Prüfvorgang wurde solange wiederholt, bis die kürzeste Abbindezeit auf ± 0.2 sec. eingegrenzt war.

**[0033]** Bestimmung der Wärmestandfestigkeit (Kohäsion, WSF):

Es wurden 6 Prüfkörper mit einer verklebten Fläche von je 9 cm<sup>2</sup> hergestellt. Dazu versah man je zwei Sperrholzstäbchen (125 mm x 30 mm x 4 mm) auf einer Länge von 30 mm mit einem Klebstoffauftrag von 100 µm Schichtdicke, lagerte diese geschlossen 1 Minute ohne Preßdruck und anschließend 30 min mit einem Preßdruck von 0.2 N/mm<sup>2</sup>. Die Prüfkörper wurden daraufhin 7 Tage bei 23°C und 50 % Luftfeuchtigkeit gelagert und vor der Prüfung 4 Stunden bei 70 ± 0.5°C in einem Umlufttrockenschrank temperiert. Nach der Lagerung wurde mit den Prüfkörpern die Klebefestigkeit im Zug-Scher-Versuch ermittelt, wobei mit einer Zugprüfmaschine mit 50 mm/min Abzugsgeschwindigkeit die verklebten Prüfkörper auseinandergezogen und bis zum Bruch belastet wurden. Beim Bruch wurde die dabei auftretende Maximalkraft  $F_{Max}$  ermittelt. Die Klebefestigkeit  $T$  errechnet sich aus  $T = F_{Max}/A$ , wobei  $A$  die geklebte Prüffläche in mm<sup>2</sup> ist.

**[0034]** Die Testergebnisse sind in Tabelle 1 zusammengefaßt:

Der Vergleich der Ergebnisse von Beispiel 2 bis 6 mit dem von Vergleichsbeispiel 1 zeigt, daß bereits bei geringen Mengen und nachträglichem Zusatz von Emulgator eine deutliche Verbesserung der Adhäsion (HS) erhalten wird, bei gleichzeitig allenfalls geringfügig verringerter Kohäsion (WSF).



## EP 1 212 383 B1

Dieser Effekt wird besonders deutlich bei Einsatzmengen von 0.6 Gew.-% bis 1.5 Gew.-% (Beispiele 2-6, 8, 9), wobei ein Optimum bezüglich Adhäsion (HS), Abbindegeschwindigkeit (AZG) und Kohäsion (WSF) erhalten wird.

Unterhalb von 0.6 Gew.-% (Beispiel 7) erhält man keine signifikante Erhöhung der Adhäsion.

Bei Zugabemengen von mehr als 3.0 Gew.-% (Vergleichsbeispiel 11, 15) wird zwar die Adhäsion noch verbessert, aber mit deutlich erhöhter Abbindegeschwindigkeit (AZG) und dramatischem Abfall der Kohäsion (V.bsp. 15).

Der Vergleich von Beispiel 2 mit Vergleichsbeispiel 14 zeigt, daß die Verbesserung der Adhäsion nur bei nachträglicher Zugabe des Emulgators eintritt.

Tabelle 1:

Beispiel	Emulgator	HS	AZG	WSF
V.Bsp. 1	- - -	22	2.2	2.4
Bsp. 2	1.0 % Emulgator 1	16	2.2	2.3
Bsp. 3	1.0 % Emulgator 2	19	3.4	2.1
Bsp. 4	1.0 % Emulgator 3	16	2.6	2.0
Bsp. 5	1.0 % Emulgator 4	17	4.4	2.2
Bsp. 6	1.0 % Emulgator 5	16	2.0	2.3
Bsp. 7	0.3 % Emulgator 1	22	2.2	2.4
Bsp. 8	0.6 % Emulgator 1	21	2.2	2.3
Bsp. 9	1.5 % Emulgator 1	16	2.6	2.2
Bsp. 10	3.0 % Emulgator 1	15	4.4	2.2
V.Bsp. 11	5.0 % Emulgator 1	15	4.8	2.2
V.Bsp. 12	0.5 % Emulgator 2 einpol.	22	1.8	2.0
V.Bsp. 13	0.5 % Emulgator 1 einpol.	20	2.0	2.2
V.Bsp. 14	1.0 % Emulgator 1 einpol.	20	2.1	2.0
V.Bsp. 15	15 % Emulgator 1	7	16.1	1.1
V.Bsp. 16	1.0 % Weichmacher	20	2.0	2.4
% = Emulgatorzusatz in % Feststoff auf wässrige Dispersion; HS = Haftungssumme, AZG = Abbindegeschwindigkeit in sec, WSF = Wärmestandfestigkeit (Kohäsion) in N/mm <sup>2</sup> . Emulgator 1 = Isotridecylethoxylat mit 15 Ethylenoxid-Einheiten (Genapol X 150) Emulgator 2 = Isotridecylethoxylat mit 36 Ethylenoxid-Einheiten (Genapol X 360) Emulgator 3 = Sulfosuccinathalbesten mit ethoxyliertem Alkohol (Aerosol A 102) Emulgator 4 = Diisohexylsulfosuccinat (Aerosol MA) Weichmacher = Dibutyladipat (DBA) Emulgator 5 = Isotridecylethoxylat mit 5 Ethylenoxid-Einheiten (Genapol X 50)				

### Patentansprüche

- Verfahren zur Herstellung von Klebmitteln mit verbesserter Adhäsion, in Form deren wässrigen Dispersionen oder in Wasser redispersierbaren Dispersionspulver, durch Emulsionspolymerisation von einem oder mehreren Monomeren aus der Gruppe der Vinylester von unverzweigten und verzweigten Carbonsäuren mit 1 bis 12 C-Atomen, der Ester der Acrylsäure und Methacrylsäure mit verzweigten und unverzweigten Alkoholen mit 1 bis 12 C-Atomen, Vinylaromaten, Vinylhalogenide, Diene und alpha-Olefine, in Gegenwart von Polyvinylalkohol und gegebenenfalls Trocknung der damit erhältlichen Dispersion, **dadurch gekennzeichnet**, **daß** nach Abschluß der Polymerisation zu der Dispersion 0.3 bis 3.0 Gew.-%, bezogen auf das Gesamtgewicht der Dispersion, ein oder mehrere Emulgatoren aus der Gruppe umfassend Alkylsulfate mit 8 bis 18 C-Atomen, Alkyl- und Alkylarylethersulfate mit 8 bis 18 C-Atomen im hydrophoben Rest und 1 bis 50 Ethylenoxideinheiten, Alkylsulfonate mit 8 bis 18 C-Atomen, Alkylarylsulfonate mit 8 bis 18 C-Atomen, Ester und Halbesten der Sulfobornsteinsäure mit einwertigen Alkoholen oder Alkylphenolen mit 4 bis 15 C-Atomen im Alkylrest, Alkyl- und Alkylarylphosphate mit 8 bis 20 C-Atomen im organischen Rest, Alkylether- und Alkylaryletherphosphate mit 8 bis 20

## EP 1 212 383 B1

C-Atomen im Alkyl- oder Alkylarylrest und 1 bis 50 EO-Einheiten, Alkylpolyglykolether bevorzugt mit 5 bis 40 EO-Einheiten und Alkylresten mit 8 bis 20 C-Atomen, Alkylarylpolyglykolether mit 5 bis 40 EO-Einheiten und 8 bis 20 C-Atomen in den Alkyl- und Arylresten, zugegeben werden.

2. Verfahren nach Anspruch 1, **dadurch gekennzeichnet, daß** als Monomere Zusammensetzungen mit Vinylacetat; oder Vinylacetat und Ethylen mit 40 bis 99 Gew.-% Vinylacetat und einem Ethylengehalt von 1 bis 60 Gew.-%; oder Ethylen und Vinylchlorid mit einem Ethylengehalt von 1 bis 40 Gew.-% und einem Vinylchlorid-Gehalt von 50 bis 90 Gew.-%; oder Vinylacetat und weitere Vinylester mit 30 bis 75 Gew.-% Vinylacetat und 1 bis 50 Gew.-% eines oder mehrerer copolymerisierbarer Vinylester aus der Gruppe umfassend Vinylaurat, Vinylpivalat, Vinyl-2-ethylhexansäureester, Vinylester einer alpha-verzweigten Carbonsäure mit 5 bis 11 C-Atomen, gegebenenfalls noch 1 bis 40 Gew.-% Ethylen; oder Styrol und Butadien mit einem Styrol-Gehalt von 10 bis 70 Gew.-%; oder Styrol und Acrylsäureester mit einem Styrol-Gehalt von jeweils 10 bis 70 Gew.-%; gegebenenfalls in Gegenwart von Hilfsmonomeren, polymerisiert werden.
3. Verfahren nach Anspruch 2, **dadurch gekennzeichnet, daß** als Hilfsmonomere nachvernetzende Comonomere wie Acrylamidoglykolsäure, Methacrylamidoglykolsäuremethylester, N-Methylolacrylamid, N-Methylolmethacrylamid, N-Methylolallylcarbamate, Alkylether von N-Methylolacrylamid, N-Methylolmethacrylamid und/oder vorvernetzende, mehrfach ethylenisch ungesättigte Comonomere wie Divinyladipat, Diallylmaleat, Allylmethacrylat, Triallylcyanurat in einer Menge von 0.05 bis 10.0 Gew.-%, bezogen auf das Gesamtgewicht der Monomere copolymerisiert werden.
4. Verfahren nach Anspruch 3, **dadurch gekennzeichnet, daß** als Emulgatoren Nonylphenoethoxylate und Isotridecylethoxylate mit 1 bis 50 Ethylenoxideinheiten, Ester und Halbestere der Sulfobernsteinsäure mit einwertigen Alkoholen, Alkylphenolen mit 4 bis 15 C-Atomen im Alkylrest oder ethoxylierten Alkoholen nach Abschluß der Polymerisation zur wässrigen Dispersion zugegeben werden.
5. Verfahren nach Anspruch 1 bis 4, **dadurch gekennzeichnet, daß** nach Abschluß der Polymerisation 0.6 bis 1.5 Gew.-%, bezogen auf das Gesamtgewicht der Dispersion, Emulgator zur Dispersion zugegeben werden.
6. Verfahren nach Anspruch 1 bis 5, **dadurch gekennzeichnet, daß** die Polymerisation in Gegenwart von teilverseiftem Polyvinylalkohole mit einem Gehalt von 75 bis 95 Mol-%, Vinylalkoholeinheiten und einer Höppler-Viskosität von 3 bis 60 mPas erfolgt.
7. Verfahren nach Anspruch 6, **dadurch gekennzeichnet, daß** die teilverseiften Polyvinylalkohole mit einem Gehalt von 75 bis 95 Mol-% Vinylalkoholeinheiten in Kombination mit vollverseiften Polyvinylalkoholen mit einem Hydrolysegrad von größer 95 Mol-% bis 100 Mol-% eingesetzt werden.
8. Verfahren nach Anspruch 1 bis 7, **dadurch gekennzeichnet, daß** die Polymerisation in Gegenwart von anionischen, kationischen oder nichtionischen Emulgatoren durchgeführt wird.
9. Verfahren nach Anspruch 1 bis 8, **dadurch gekennzeichnet, daß** zur Herstellung von pulverförmigen Klebemitteln die mit Emulgator modifizierte, wässrige Dispersion getrocknet wird.
10. Verwendung der Verfahrensprodukte nach Anspruch 1 bis 9 als Papierklebstoffe, Verpackungsklebstoffe und Buchbindeklebstoffe.
11. Verwendung der Verfahrensprodukte nach Anspruch 1 bis 9 als Holzklebstoffe, insbesondere Parkettklebstoffe.
12. Verwendung der Verfahrensprodukte nach Anspruch 1 bis 9 als Klebemittel für Fasermaterialien.
13. Verwendung der Verfahrensprodukte nach Anspruch 1 bis 9 als Klebemittel im Baubereich, insbesondere Fliesenkleber.

### Claims

1. Process for preparing adhesives having improved adhesion, in the form of their aqueous dispersions or water-redispersible dispersion powders, by emulsion polymerization of one or more monomers from the group consisting

of the vinyl esters of unbranched and branched carboxylic acids of 1 to 12 carbon atoms, the esters of acrylic acid and methacrylic acid with branched and unbranched alcohols of 1 to 12 carbon atoms, vinylaromatic compounds, vinyl halides, dienes and alpha-olefins in the presence of polyvinyl alcohol and, where appropriate, drying of the dispersion thus obtainable, **characterized in that**, after the end of the polymerization, from 0.3 to 3.0% by weight, based on the overall weight of the dispersion, of one or more emulsifiers from the group consisting of alkyl sulphates of 8 to 18 carbon atoms, alkyl and alkylaryl ether sulphates of 8 to 18 carbon atoms in the hydrophobic radical and from 1 to 50 ethylene oxide units, alkylsulphonates of 8 to 18 carbon atoms, alkylarylsulphonates of 8 to 18 carbon atoms, esters and monoesters of sulfosuccinic acid with monohydric alcohols or alkylphenols having 4 to 15 carbon atoms, in the alkyl radical, alkyl and alkylaryl phosphates having 8 to 20 carbon atoms in the organic radical, alkyl ether and alkylaryl ether phosphates having 8 to 20 carbon atoms in the alkyl or alkylaryl radical and from 1 to 50 EO units, alkyl polyglycol ethers preferably having from 5 to 40 EO units and alkyl radicals of 8 to 20 carbon atoms in the alkyl and aryl radicals.

2. Process according to Claim 1, **characterized in that** monomers polymerized comprise compositions with vinyl acetate; or vinyl acetate and ethylene with from 40 to 99% by weight of vinyl acetate and an ethylene content of from 1 to 60% by weight; or ethylene and vinyl chloride with an ethylene content of from 1 to 40% by weight and a vinyl chloride content of from 50 to 90% by weight; or vinyl acetate and further vinyl esters with from 30 to 75% by weight of vinyl acetate and from 1 to 50% by weight of one or more copolymerizable vinyl esters from the group consisting of vinyl laurate, vinyl pivalate, vinyl 2-ethylhexanoate, and vinyl esters of an alpha-branched carboxylic acid of 5 to 11 carbon atoms, with or without from 1 to 40% by weight of ethylene in addition; or styrene and butadiene with a styrene content of from 10 to 70% by weight; or styrene and acrylates with a styrene content of in each case from 10 to 70% by weight; in the presence if desired of auxiliary monomers.
3. Process according to Claim 2, **characterized in that** auxiliary monomers copolymerized comprise postcrosslinking comonomers such as acrylamidoglycolic acid, methacrylamidoglycolic acid methyl ester, N-methylolacrylamide, N-methylolmethacrylamide, N-methylol allylcarbamate, alkyl ethers of N-methylolacrylamide, N-methylolmethacrylamide and/or precrosslinking, polyethylenically unsaturated comonomers such as divinyl adipate, diallyl maleate, allyl methacrylate and triallyl cyanurate in an amount of from 0.05 to 10.0% by weight, based on the overall weight of the monomers.
4. Process according to Claim 3, **characterized in that**, as emulsifiers, nonylphenol ethoxylates and isotridecyl ethoxylates having from 1 to 50 ethylene oxide units, esters and monoesters of sulfosuccinic acid with monohydric alcohols, alkylphenols having 4 to 15 carbon atoms in the alkyl radical or ethoxylated alcohols are added to the aqueous dispersion after the end of the polymerization.
5. Process according to Claim 1 to 4, **characterized in that** after the end of the polymerization from 0.6 to 1.5% by weight, based on the overall weight of the dispersion, of emulsifier are added to the dispersion.
6. Process according to Claim 1 to 5, **characterized in that** polymerization is conducted in the presence of partially hydrolysed polyvinyl alcohols containing from 75 to 95 mol% of vinyl alcohol units and having a Höppler viscosity of from 3 to 60 mPas.
7. Process according to Claim 6, **characterized in that** the partially hydrolysed polyvinyl alcohols containing from 75 to 95 mol% of vinyl alcohol units are used in combination with fully hydrolysed polyvinyl alcohols having a degree of hydrolysis of greater than 95 mol% to 100 mol%.
8. Process according to Claim 1 to 7, **characterized in that** the polymerization is conducted in the presence of anionic, cationic or nonionic emulsifiers.
9. Process according to Claim 1 to 8, **characterized in that**, in order to prepare adhesives in powder form, the emulsifier-modified aqueous dispersion is dried.
10. Use of the process products according to Claim 1 to 9 as paper adhesives, packaging adhesives and bookbinding adhesives.
11. Use of the process products according to Claim 1 to 9 as wood adhesives, especially parquet adhesives.
12. Use of the process products according to Claim 1 to 9 as adhesives for fibre materials.

13. Use of the process products according to Claim 1 to 9 as adhesives in the construction sector, especially tile adhesives.

## 5 Revendications

1. Procédé pour la production d'adhésifs à adhérence améliorée, sous forme de leurs dispersions aqueuses ou de leurs poudres de dispersion redispersibles dans l'eau, par polymérisation en émulsion d'un ou plusieurs monomères choisis dans le groupe des esters vinyliques d'acides carboxyliques ramifiés ou non ramifiés ayant de 1 à 12 atomes de carbone, des esters de l'acide acrylique et de l'acide méthacrylique avec des alcools ramifiés ou non ramifiés ayant de 1 à 12 atomes de carbone, des composés vinyларomatiques, des halogénures de vinyle, des diènes et des  $\alpha$ -oléfines, en présence de poly(alcool vinylique), et éventuellement séchage de la dispersion pouvant être ainsi obtenue, **caractérisé en ce que**, une fois terminée la polymérisation, on ajoute à la dispersion de 0,3 à 3,0 % en poids, par rapport au poids total de la dispersion, d'un ou plusieurs émulsifiants choisis dans le groupe comprenant des sulfates d'alkyle ayant de 8 à 18 atomes de carbone, des alkyl- et alkylaryléthersulfates ayant de 8 à 18 atomes de carbone dans le radical hydrophobe et comportant de 1 à 50 groupes oxyde d'éthylène, des alkyl-sulfonates ayant de 8 à 18 atomes de carbone, des alkylarylsulfonates ayant de 8 à 18 atomes de carbone, des esters et hémiesters de l'acide sulfosuccinique avec des alcools monohydroxylés ou des alkylphénols ayant de 4 à 15 atomes de carbone dans le radical alkyle, des alkyl- et alkylarylphosphates ayant de 8 à 20 atomes de carbone dans le radical organique, des alkyléther- et alkylarylétherphosphates ayant de 8 à 20 atomes de carbone dans le radical alkyle ou alkylaryle et comportant de 1 à 50 groupes OE, des alkylpolyglycoléthers comportant de préférence de 5 à 40 groupes OE et des radicaux alkyle ayant de 8 à 20 atomes de carbone, des alkylarylpolyglycoléthers comportant de 5 à 40 groupes OE et ayant de 8 à 20 atomes de carbone dans les radicaux alkyle et aryle.
2. Procédé selon la revendication 1, **caractérisé en ce qu'on** polymérise en tant que monomères des compositions comportant de l'acétate de vinyle ; ou de l'acétate de vinyle et de l'éthylène ayant de 40 à 99 % en poids d'acétate de vinyle et une teneur en éthylène de 1 à 60 % en poids ; ou de l'éthylène et du chlorure de vinyle ayant une teneur en éthylène de 1 à 40 % en poids et une teneur en chlorure de vinyle de 50 à 90 % en poids ; ou de l'acétate de vinyle et d'autres esters vinyliques ayant de 30 à 75 % en poids d'acétate de vinyle et de 1 à 50 % en poids d'un ou plusieurs esters vinyliques copolymérisables, choisis dans le groupe comprenant le laurate de vinyle, le pivalate de vinyle, le 2-éthylhexanoate de vinyle, des esters vinyliques d'un acide carboxylique  $\alpha$ -ramifié, ayant de 5 à 11 atomes de carbone, éventuellement encore 1 à 40 % en poids d'éthylène ; ou du styrène et du butadiène ayant une teneur en styrène de 10 à 70 % en poids ; ou du styrène et un ester d'acide acrylique ayant une teneur en styrène chaque fois de 10 à 70 % en poids ; éventuellement en présence de monomères auxiliaires.
3. Procédé selon la revendication 2, **caractérisé en ce que** sont copolymérisés en tant que monomères auxiliaires des comonomères à post-réticulation, tels que l'acide acrylamidoglycolique, le méthacrylamidoglycolate de méthyle, le N-méthylolacrylamide, le N-méthylolméthacrylamide, le N-méthylolallylcarbamate, des alkyléthers de N-méthylolacrylamide, N-méthylolméthacrylamide et/ou des comonomères à plusieurs insaturations éthylénique et à pré-réticulation, tels que l'adipate de divinyle, le maléate de diallyle, le méthacrylate d'allyle, le cyanurate de triallyle, en une quantité de 0,05 à 10,0 % en poids, par rapport au poids total des monomères.
4. Procédé selon la revendication 3, **caractérisé en ce que**, une fois terminée la polymérisation, on ajoute à la dispersion aqueuse, en tant qu'émulsifiants, des produits d'éthoxylation de nonylphénol et des produits d'éthoxylation d'alcool isotridécyclique comportant de 1 à 50 groupes oxyde d'éthylène, des esters et hémiesters de l'acide sulfosuccinique avec des alcools monohydroxylés, des alkylphénols ayant de 4 à 15 atomes de carbone dans le radical alkyle ou des alcools éthoxylés.
5. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 4, **caractérisé en ce que**, une fois terminée la polymérisation, on ajoute à la dispersion de 0,6 à 1,5 % en poids, par rapport au poids total de la dispersion, d'émulsifiant.
6. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 5, **caractérisé en ce que** la polymérisation est effectuée en présence de poly(alcool vinylique)s partiellement saponifiés, ayant une teneur en groupes alcool vinylique de 75 à 95 % en moles et une viscosité Höppler de 3 à 60 mPa.s.
7. Procédé selon la revendication 6, **caractérisé en ce qu'on** utilise les poly(alcool vinylique)s partiellement saponifiés ayant une teneur de 75 à 95 % en moles de groupes alcool vinyliques, en association avec des poly(alcool

## EP 1 212 383 B1

vinylique)s totalement saponifiés ayant un degré d'hydrolyse de plus de 95 % en moles à 100 % en moles.

8. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 7, **caractérisé en ce que** la polymérisation est effectuée en présence d'émulsifiants anioniques, cationiques ou non ioniques.
9. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 8, **caractérisé en ce que**, pour la production d'adhésifs pulvérulents, on sèche la dispersion aqueuse modifiée avec un émulsifiant.
10. Utilisation des produits du procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 9, en tant qu'adhésifs pour papier, adhésifs d'emballage et adhésifs pour reliures.
11. Utilisation des produits du procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 9, en tant qu'adhésifs pour bois, en particulier adhésifs pour parquets.
12. Utilisation des produits du procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 9, en tant qu'adhésif pour matériaux fibreux.
13. Utilisation des produits du procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 9, en tant qu'adhésif dans le domaine du bâtiment, en particulier colle pour carreaux.